BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND

Int. Cl.:

B 01 j C 01 b, 33/16

PATENTAMT **(2)**

Deutsche Kl.:

12 g, 5/01 12 i, 33/16

(0) (1)	Offenlegu	ingsschrift 1667078
②	<u> </u>	Aktenzeichen: P 16 67 078.3 (G 51494)
2		Anmeldetag: 31. Oktober 1967
(3)	•	Offenlegungstag: 27. Mai 1971
	Ausstellungspriorität:	-
3	Unionspriorität	
	Datum:	_
3 3	Land:	-
3)	Aktenzeichen:	_
<u>.</u>	Bezeichnung:	Verfahren zur Herstellung von kugelförmigen Oxydgelen
®	Zusatz zu:	_
©	.Ausscheidung aus:	_
@	Anmelder:	W. R. Grace & Co., New York, N. Y. (V. St. A.)
	Vertreter:	Uexküll, JD. Frbr. v., Dr. rer. nat., Patentanwalt, 2000 Hamburg
@	Als Erfinder benannt:	Kondo, Seiichi, Dr., Osaka (Japan)

Benachrichtigung gemäß Art. 7 § 1 Abs. 2 Nr. 1 d. Ges. v. 4. 9. 1967 (BGBl. I S. 960): 5. 12. 1969

Hamburg, den 30. Oktober 1967

Verfahren zur Herstellung von kugelförmigen Oxydgelen.

Die vorliegende Erfindung bezieht eich auf ein Verfahren zur Herstellung von kugelförmigen Hydrogelen.

Bislang war es üblich, kugelförmige Kieselsäuregele dadurch herzustellen, deß man ein Kieselsäurehydrosol in
eine Flüseigkeit eintropfte, beiepieleweise in eine
organieche Lösung, wobei die erhaltenen kugelförmigen
Hydrosole in dieser Flüseigkeit suspendiert sind und
aufgrund des Kinflusses des pH-Wertes des Hydrosole, der
Temperatur dieser Flüseigkeit, des Gelösten in dieser
Flüssigkeit und des Gelösten eelbst, wie einem Aluminiumealz, in diesen Hydrosolen umgewandelt werden, worauf die
derart erheltenen kugelförmigen Hydrogele anschließend
geweschen und getrocknet werden, eo daß man kugelförmige
Gele erhält.

Durch dieses Verfahren ist es jedoch prektiech unmöglich, die organische Flüseigkeit oder das organische Lösungsmittel von den kugelförmigen Gelen ebzutrennen, so daß

diese verunreinigt und verfürbt oder geschwärzt sind. Durch den Einsatz dieser kugelförwigen Gele werden such die durch diese Gele getrockneten Substanzen verunreinigt und ferner verursachen gegebenenfalls in der Lösung vorhandenen Metallionen, wie Aluminiumionen, eine verstärkte Acidität auf der Oberfläche der Gele. Derüber hinaus ist der Wert für die spezifische Dichte des Hydrosoles und des öligen flüssigen Mediums ziemlich gleich, so daß die Hydrosole und die Hydrogele sowie das Öl und die Hydrosole miteinander in Berührung stehen und sich miteinender vermischen, so daß man nur unter großen Schwierigkeiten gleichmäßige Zusammensetzungen erhält. Darüber hinaus muß man bei der Herstellung von kugelförmigen Gelen, die in einem öligen Medium geliert werden müssen, erhebliche Einschränkungen wegen der physikalischen Bedingungen des eingesetzten Rohmaterisls machen, und zwar hinsichtlich Konzentration und Temperatur sowie bezüglich des Mischverhältnisses derartiger Rohstoffe, wodurch die Herstellung von hochqualifizierten Gelen unmöglich wird.

Zusätzlich zu diesen zahlreichen unerwünschten Nachteilen der bekannten Verfahren gehört die Verwendung einer öligen Lösung, die das Verfahren erhablich kompliziert und große Sorgfalt erfordert, de mit brennbaren oder gesundheitsschädlichen Stoffen gearbeitet wird.

Die vorliegende Erfindung hat sich nun die Aufgabe gestellt, ein Verfahren vorzuschlagen, bei dam keine organischa Lösung verwendat werden muß, so daß die obigen Nachtaile der bislang bekannten Verfahren überwunden werden.

Bei Durchführung dar Erfindung wird eine Säure mit einer gegabenen Konzentration von beispielsweise ainar Normalität von 2 bis 20 odar eine Mischung diesar Säure mit ainem Metalisalz, und eine Lösung eines nichtmetslischan schwach sauren Alkalisslzes in baliebiger Konzentration zusammen untar hohem Druck in eine Mischvorrichtung gageben (z.B. aine doppelte Zylinderdüsa aus einem säure- und alkalifeetan Matarial) und sofort miteinandar gemischt, worauf die Mischung sus der Düse in die Luft (oder in eine andere Gasatmosphära) gesprüht wird, wo sie kugalförmiga Teilchen eines Hydrogels bildet. Die Teilchen fallen in ain Gefäß mit angesäuertem Wasser mit einem antsprechenden pH-Wert, wo dia Tailchen gesammelt werden.

Der pH-Wert der ausgespritzten oder ausgesprühten Mischung kann durch entsprechende Änderung des Verhältnisses dar Mengen dieser beiden Lösungen eingestallt werden. Derüber hinaus kann die Temperatur des Hydrosols etwas gegenüber der der beiden Lösungen vor dem Mischen gestelgart werden, und zwar auf eine angemessene Temperatur, wodurch man die Temperatur dieser beiden Lösungen kontrollieren kann. Dem-

zufolge wird ein Hydrosol mit gleichmäßiger Zusammensetzung erhalten, wobel die für die Gelierung des Hydrosols erforderliche Zeit in einem Bereich zwischen sofort und 10 Sekunden eingehalten werden kann, indem man die Temperaturen der beiden Lösungen und deren Verhältnis regelt. Der tutsächliche Flugweg (oder Sprühweg) von 5 bis 30 Meter und die zum Herunterfallen der Gele erforderliche Zeit (von etwa 2 bis 10 Sekunden) und das Ausmaß des Bersiches, wo des Gel hinfällt, sowie der Durchmeeser des kugelförmigen Hydrogels und dessen Verteilung, hann durch geeignete Auswahl der Form der Düse, durch das Hervorragen oder Überstehen der Düsenöffnung und den Druck, mit welchem die Lösungen in die Vorrichtung geführt werden, reguliert werden. Es werden keine nachteiligen Wirkungen, wie Austrocknen der Oberfläche, auf den kugelförmigen Hydrogelen aufgrund der Fortbewegung in Luft oder Gas beobachtet, da diese Hydrogele sorbet in Wesser absinken. Die Möglichkeit etwaiger nachteiliger Störungen kann noch wirksamer durch eine genaue Auswahl der Art und der Temperatur der gasförmigen Atmosphäre beeinflußt werden.

Die derart erhaltenen Hydrogele werden dann gealtest, gewaschen, getrocknet und in kugelförmige Gele umgewandelt. Die so erhaltenen kugelförmigen Gele sind gleich oder besser als Jel Typ A oder Gel Typ B nach japanischem Industries standard und enthalten keine organischen oder anorganischen

Verunreinigungen. Die kugelförmigen Gele haben einen Durchmesser von etwa weniger als 0,1 bis 5 mm und besitzen eine Adsorptionskapszität von 100 f.

Beispiel 1

Eine 3-normals verdünnte Schwefchaure wurde unter einem Eruck von 1 kg/cm² bei 20° C und eine 2-normale Natriumsilikatlösung wurde unter einem konstanten Druck von 5 kg/cm² bei 20°C in eine konzentrische Roppelzylinderdüse mit einem Düsendurchmesser von 4 mm eingegeben. Die Temperatur der Mischung beträgt 42°C und die Durchsatzgeschwindigkeit wurde auf 3 ¶/min eingestellt. Der pH-Wert betrug 8 oder 9; man benötigte etwa 1 Sekunde, damit die Löaung gelierte. Dieses bedeutete, daß der Flugweg 7 m betragen mußte. An der Stelle, wo die Gele herunterfallen, wurde ein Behälter mit einem Durchmesser von 1,5 m mit angesäuertem Wasser vom pH 2 aufgestellt, um die Gele aufzufungen.

Die derart erhaltenen Hydrogele hatten eine gleichmäßige Zusammenaetzung, waren transparent und besaßen einen Durchmesaer von 6 bis 1 mm. Ausgezeichnete kugelförmige Gele, die farblos und tranaparent waren, und einen Durchmesaer von 0,5 bis 3 mm hatten, wurden erhalten, indem man die Hydrogeleaalterte, wusch und trocknete. Die Adsorptionakapazität der Gele beträgt 110 mg H₂O/g 3iO₂ bei 20%iger relativer Luftfeuchte bzw. 330 mg H₂O/g 3iO₂ bei 90%iger relativer Luftfeuchte. Dieses entapricht den Anforderungen

nach japanischem Industriestandard. Die chemische Zusammensetzung dieser kugelförmigen Gele entsprach nahezu reimer
Kieselsäure aus mehr als 99,8 % SiO₂ nach Aktivierung. Die
Volumenverringerung während der Aktivierung betrug etwa
7 %, was im wesentlichen auf Wasserverlust beruhte. Wehn man
diese Gele in Luft auf 100 bis 400°C erwärmt, verfürben sie
sich nicht so wie die nach bekannten Verfahren hergestellten
kugelförmigen Gela.

Beispiel 2

Es wurde nach dem Verfahren gemäß Beispiel 1 gearbeitet; der Wasserbehälter zur Aufnahme der Gele enthielt Wasser mit einem pH-Wert von 7. Die kugelförmigen Gele hatten Eigenschaften, die einem als Adsorptionsmittel geeignaten Kieselsäuregel Typ B nach japanischem Industriestandard entsprachen; die Adsorptionseigenschaften betrugen 50 mg H₂O/g SiO₂ bei 20%iger relativer Luftfeuchte und 600 mg H₂O/g SiO₂ bei 90%iger relativer Luftfeuchte.

Beispiel 3

Eine 2- bis 4-normale Schwefelsäure wurde unter konstantem Druck zwischen 2 und 5 kg/cm² zusammen mit einer 3. bis 5-normalen Natriumsilikatlösung ebenfalls unter einem Druck von 2 bis 5 kg/cm² in eine konzentrische Doppelzylinderdüse geführt. Die Temperatur der Mischung lag bei etwa 40°C, während die Durchflußgeschwindigkeit der Mischung auf 2 bis 4 \mathcal{N} /min eingestellt wurde.

Der pil Wert lag zwischen 4 und 6; man benötigte 0,5 bis 1 Sebu de zur Gelierung der Lösung, was einem Flugweg von 2 bis 5 m entsprach. Der pH-Wert des die herabfellenden kugelförmigen
Kieselsäurchydrogelteilchen aufnehmenden Vassers im Behälter entsprach etwa dem der Hydrogele.

Die herebgefallenen Hydrogele wurden i bis 10 Stunden bei entsprechender Temperatur in Wasser aufbewahrt, dan etwa den
gleichen pH-Wert wie das Wasser in dem Behälter aufwies; anschließend wurde mit Wasser gewasthen. Her pH Wert des Waschwassers entsprach zuerst dem des Wassers im Behälter und wurde
anschließend auf einen gewünschten Wert zwischen 2 und 11
eingestellt. Nach dem Waschen wurden die Hydrogele getrocknet
und kugelförmige Gele erhalten. Wenn der pH-Wert des Waschwassers am Ende des Waschens etwa einen Wert von 3 hat, so entspricht die Adsorptionseigenschaft des erhaltenen Kieselsäuregels den Eigenschaften eines Silikagels Typ A gemäß japanischer
Industrienorm. Bei einem pH-Wert von 10 entsprechen die Adsorptionseigenschaften denen eines Kieselsäuregels Typ B nach
japanischer Industrienorm.

ue:cm



8

W.R. Grace & Co.

New York, N.Y./V.St.A.

Hamburg, den 30. Oktober 1967

Patentansprüche:

- 1. Verfahren zur Herstellung kugelförmiger Hydrogele, dadurch gekennzeichnet, daß nan eine Säure oder eine Mischung einer Säure und eines Metallastzes, und eine wässrige Lösung eines Alkakisstzes einer nicht-metallischen schwachen Säure zusammen unter Druck in eine Mischvorrichtung gibt, diese sofort in dieser mischt und die erhaltene Mischung in eine Gasstmosphäre ausspritzt, so daß die ausgespritzte Mischung des Hydrosols während der Flugzeit durch die Gasatmosphäre gelatiniert, worauf man die derart erhaltenen kugelformigen Hydrogelteilchen in einem Gefäß mit angesäuertem Wasaer aufnimmt.
- Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß
 die Mischung 2 bis 10 Sekunden durch die Atmosphäre
 gespritzt wird.